This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

POONM-047US

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number: 05106430 A

(43) Date of publication of application: 27.04.93

(51) Int. CI

F01N 3/08 B01D 53/36 // C01B 3/38 C10L 3/10

(21) Application number: 03298252

(22) Date of filing: 16.10.91

(71) Applicant:

TOYOTA CENTRAL RES & DEV

LABING TOYOTA MOTOR CORP

(72) Inventor:

OSHIMA YUJIRO MURAKI HIDEAKI YOKOTA KOJI

NAKANISHI KIYOSHI

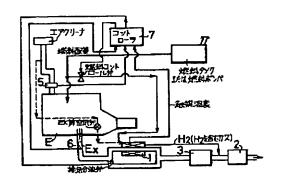
(54) NITROGEN OXIDE REDUCING DEVICE FOR INTERNAL COMBUSTION ENGINE

(57) Abstract:

PURPOSE: To deoxidize and purify the NOx in the exhaust gas directly by the H₂ from a hydrogen generator under the exhaust gas low temperature ambiance so as to reduce the NOx, by composing the system to make a part of a hydrocarbon fuel converted into a hydrogen gas to feed by a reformer catalyst converter.

CONSTITUTION: H_2 is fed near the entrance of a deoxidizer catalyst 2. The air amount is measured by a suction air amount sensor 5 of an engine E to make the H_2 to feed at the same level with the NOx in the exhaust gas. The NOx density in the exhaust gas is found by an NOx sensor 6, and after the NOx flow is calculated from the outputs of both sensors 5 and 6 in a controller 7, the fuel flow led in a reformer catalyst converter, and the reformer catalyst converter temperature by an exhaust gas flow dividing valve 11, and also an air valve 12 for reforming in the system to carry out a partial oxidization, are controlled in order to generate the H_2 corresponding to the NOx flow.

COPYRIGHT: (C)1993,JPO&Japio



(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平5-106430

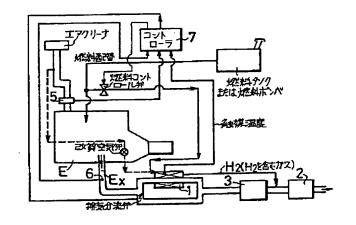
(43)公開日 平成5年(1993)4月27日

(51)Int.Cl. ⁵ F 0 1 N 3/08 B 0 1 D 53/36 // C 0 1 B 3/38 C 1 0 L 3/10	識別記号 B 101 A	庁内整理番号 7910-3G 9042-4D 9041-4G	F I	技術表示箇所
		6958-4H	C10L	3/00 B 審査請求 未請求 請求項の数 1(全 11 頁)
(21)出願番号	特願平3-298252		(71)出願人	000003609 株式会社豊田中央研究所
(22)出願日	平成3年(1991)10月	16日		愛知県愛知郡長久手町大字長湫字横道41番 地の1
			(71)出願人	000003207 トヨタ自動車株式会社 愛知県豊田市トヨタ町 1 番地
			(72)発明者	大島 雄次郎 愛知県愛知郡長久手町大字長湫字横道41番 地の1株式会社豊田中央研究所内
			(72)発明者	村木 秀昭 愛知県愛知郡長久手町大字長湫字構道41番 地の1株式会社豊田中央研究所内 最終頁に続く

(54)【発明の名称】 内燃機関の窒素酸化物低減装置

(57) 【要約】

【目的】 リーンバーンエンジンやディーゼルエンジン等において当該エンジンの燃費の良さを損なうことなく排気ガス中のO2 の濃度如何を問わずNOx を有効に還元浄化し得る内燃機関のNOx 低減装置を提供する。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 内燃機関の燃焼室で燃料供給装置より供給された燃料の燃焼による排気中に窒素酸化物と酸素ガスの存在のもと、排気系統内で水素ガスと窒素酸化物を触媒反応させ、窒素ガスと水に分解するための触媒装置を設けると共に、該触媒装置の入口側にメタノール又はLPG、天然ガスなどの炭化水素燃料の一部を改質触媒コンバータによって水素を生成する水素発生装置を設け、水素ガスを供給可能に構成し、排気系統の消音装置付近における排気低温雰囲気下で該水素発生装置からの水素ガスにより前記排気中の窒素酸化物を直接還元浄化して該窒素酸化物を低減するようにしたことを特徴とする内燃機関の窒素酸化物低減装置。

1

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は、内燃機関の窒素酸化物低減装置に係り、特に、希薄混合気を使用し、燃料消費向上をめざす、いわゆるリーンバーンエンジンやディーゼルエンジン、その他の水素エンジン等において、当該エンジンの燃費の良さを損なうことなく、排気中の酸素ガス(以下O2と称す)の濃度如何を問わず窒素酸化物(以下NOxと称す)を有効に還元浄化しうるリーンNOx触媒排気浄化システムに関する。

[0002]

【従来の技術】内燃機関、主としてピストン機関において排気の窒素酸化物(以下NOx と称す)の低減方法には、従来、

- 三元触媒によるNOx 低減法
- 超希薄空燃比の利用
- ー リーンNOx 触媒によるNOx 低減法(例えば、特 30 開平1-139145号公報)

の三つが考えられている。しかしながら、一の方法はエンジンに供給される燃料と空気の重量比が約14.5、即ち理論空燃比でなければならない。もし理論空燃比より燃料が希薄な空燃比を使用するとNOx は低減しない。しかるに燃料消費の経済性を考えると図2に示すように理論空燃比より希薄側でエンジンを運転した方が燃料消費率が少なく、効率が良いことが知られている。

【0003】次に一はいわゆるリーンバーンエンジンによってNOx. 低減と燃費低減を両立させようとするもの 40 である。しかし、NOx を十分低減できる空燃比を使おうとすれば、燃焼の失火限界に近づき、エンジンの燃費が悪くなるばかりでなく、運転が荒れ、ドライバビリティも悪くなる。これを防止するためシリンダ内の空気流れに乱れや流速増加を計り、燃焼速度を速くして失火限界をより希薄域になるように改良しようとするものがある。しかし、空気乱れや流速増加を過度に行うと、かえって着火時の火炎核形成や燃焼初期の火炎伝播が妨げられるため、この方法による失火限界の拡大には限界がある。また、シリンダ内の空燃比分布を調整して点火栓近 50

傍のみ着火に適した濃混合気とする方法もあるが、図3に示すように失火限界がより希薄側に移ると、発生NO X も破線で示したように、減少する割合が少なくなるので大きな効果は期待できない。

【0004】 は上記 の欠点を補うため、失人限界よりやや理論空燃比に近い燃料消費率最低点付近を使って運転し、やや低減不足のNOxはゼオライト系リーンNOx触媒で浄化しようとするものである。この方法は燃費の良いシステムになる可能性がある。しかしながら、このリーンNOx触媒は、排気中に大量のO2存在下でNOxを還元することになり、温度条件などが厳しく、現状では充分な触媒のNOx浄化率と耐久性が両立しにくいといった実用上解決すべき問題がある。以上のようにエンジンの燃料消費率を極力小さくできる空燃比を使いながらNOxを充分低減する方法にはいずれも実用上の問題が多い。

【0005】ところでリーンバーンエンジンでもディーゼルエンジンでも排気中に過剰 O_2 を含むことは基本的に同じであるが、このエンジンの排気は、排気中に O_2 を含み、希薄混合気を使うほど O_2 濃度は大きくなる。このような O_2 を含む排気中の NO_X 還元浄化を行う触媒をリーン NO_X 触媒といい、貴金属系、例えばゼオライト系の触媒が使われることが多い。このリーン NO_X 触媒では、 NO_X 浄化率と温度との関係が図4に示すようになっている。そして、350 C以上の高温域は、主として $HC-NO_X$ の反応である。 $250\sim350$ C以下の低温域は、 NO_X の升2 による還元反応となり、 NO_X の浄化が可能である。

【0006】しかし、リーンNOx 触媒は、エンジンの排気マニホールド付近に設置されるので、排気温度が最高800~900℃にも達し、かつリーンバーンエンジンの排気は空燃比が理論空燃比より希薄側を使うので、排気中にH2 は殆ど存在しない。従って、従来、低温側の特性は、利用不可能な領域であった。

[0007]

【発明が解決しようとする課題】本発明の目的は、上記従来の種々の問題を解決するもので、リーンバーンエンジン又は常に〇2(空気)過剰側で運転されるディーゼルエンジンの排気中にNOx と〇2 の共存のもとでリーンバーンエンジンまたはディーゼルエンジンの燃費の良さを損なうことなく、排気中の〇2 の濃度如何を問わずNOx を有効に還元浄化する排気浄化システムすなわち、NOx の放出量を抑制し得る内燃機関のNOx 低減装置を提供しようとするものである。

[0008]

【課題を解決するための手段】本発明の内燃機関のNO X 低減装置は、内燃機関の燃焼室で燃料供給装置より供給された燃料の燃焼による排気中にNOx とO2 の存在のもと、排気系統内でH2 とNOx を触媒反応させNO X を浄化するための触媒装置を設けると共に、該触媒装

置の入口側にメタノール又はLPG、天然ガス等の炭化 水素燃料の一部を改質触媒コンバータによって水素を発 生する水素発生装置を設けてH2 を供給可能に構成し、 排気系統の消音装置付近における排気低温雰囲気下で該 水素発生装置からのH2 により前記排気中のNOx を直 接還元浄化して該NOx を低減するようにした構成であ る。

[0009]

【作用効果】上記構成からなる本発明の内燃機関のNO x 低減装置は、以下の作用を奏する。

【0010】すなわち、本発明者等が案出した本発明の 内燃機関のNOx 低減装置は、図1に示すような構成と することによって、内燃機関の燃焼室で供給燃料の燃焼 による排気中にNOx とO2 の存在のもと、H2 とNO χ を接触反応させ、窒素ガスと水に分解する排気系統に 設けた触媒装置の入口側にメタノール又はLPG、天然 ガスなどの炭化水素燃料の一部を改質触媒コンバータに 導きH2 を生成する水素発生装置からのH2 を供給し、 排気系統の消音装置付近における排気低温雰囲気下で該 H2 により前記排気中のNOx を効率良く的確に直接還 20 元浄化して該NOx を低減する作用効果を奏する。この ため、本発明の内燃機関のNOx 低減装置は、エンジン の使用空燃比が理論空燃比より過濃側、理論空燃比、理 論空燃比より希薄側と排気中の○2 の存在又は○2 の濃 度に関係なくNOx を触媒によって低減できるのでエン CH₃ OH + Air →

【0017】となる。

【0018】3) 触媒にCu-MnまたはCu-Znを 用い、メタノールに水蒸気を加えるかまたは空気やメタ ノール水を加え水蒸気改質を行う。温度は250℃程度 30 $CH_3OH + H_2O$

[0020] となる。

【0021】また、LPG、天然ガスなどの炭化水素燃 料を使うエンジンにあっては、触媒としてNi、CO、 Rhを使い、温度300~800℃で改質する。この炭 化水素燃料の場合には、水蒸気や空気や水タンクからの

【0023】となる。

【0024】また、本実施例の内燃機関のNOx 低減装 置は、前記排気系統の排気管に装備するNOx センサ6 と吸入空気量センサ5の出力からNOx 流量を算出し、 常に適正なH2 量を決定し前記水素発生装置としての改 質触媒コンバータを加熱するエンジン排気流量又は部分 50 の内燃機関における運転条件を検知できるセンサを具備

ジン(自動車)性能上、燃費上NOx 低減条件を考慮せ ずに最適値を選ぶことかできる有利さを持たせ得る。

4

[0011]

【実施例】実施例における水素発生装置はエンジンに使 用する燃料によって改質触媒コンバータが次のように分 類される。

【0012】すなわち、メタノールを燃料とするエンジ ンにあっては

1) Pd、Pt、Cu/Cr/Ni等の遷移金属触媒を 10 用い、メタノールを排気によって加熱蒸発させたガス を、この触媒に導きH2 を生成する。触媒入口ガス温度 は300℃程度が最良であって、この時の反応は

[0013]

(化1)

$$CH_3OH \rightarrow CO + 2H_2$$

【0014】となる。

【0015】2) メタノール蒸気に空気を混合させ、C u-Ni-Cr/アルミナ触媒によってメタノールの一 部を部分酸化させ、H2 を生成する。温度は400℃~ 500℃が適当であり、メタノールに混入させる空気流 量をコントロールし、温度を保つようにする。 この場合 の反応は、

[0016] (化2]

[0019]

[化3]

水を加えて改質を行う。(触媒により温度が異なる。低 温ではメタンが多く、高温ではCOが多い)。反応とし ては、

[0022]

(化4]

(EGR改質)

酸化を行う場合の空気量および改質燃料量を制御する構 成とすることもできる。

【0025】さらに、本実施例の内燃機関のNOx低減 装置は、当該内燃機関の回転数、吸気管負圧、吸気絞り 弁開度又は燃料供給装置としての噴射ポンプの噴射量等

し当該センサの出力からNOx 流量を予測演算し前記水 素発生装置の改質触媒コンバータに供給する燃料量をコ ントロールする学習制御方式にした構成とすることもで きる。

【0026】しかも、本実施例の内燃機関のNOx低減装置は、前記触媒装置の入口側においてH2と排気の混合を均一にするため、ミキサーを具備したり、または、排気系統の消音装置を有効利用する構成とすることもできる。

【0027】詳述すれば、本実施例の内燃機関のNOx低減装置は、前記従来の問題を解消するために案出されたものでその基本構成図を図1に示す。すなわち、本実施例の第1のポイントは、このH2 還元が排気低温側でエンジンEの全運転範囲において使用することである。第2のポイントは、低温側の利用を可能にするため構成システム中にH2 発生器1を組み込むことである。第3のポイントは、エンジンEの運転状態又は排気中のNOx量によってH2 発生器1を制御し、常に排気中NOxとモルで当量程度又は過剰のH2が供給できるようにすることである。

【0028】還元触媒2は高温にさらされるとH2がO2と反応しH2-NOXの選択性が失われるので、350℃以上にさらされることのないよう消音器3の付近に配置する。そして、本実施例は、燃料配管から分岐し、流量コントロール弁を介してH2発生器としての改質触媒コンバータに燃料を導入改質してH2を発生させる。H2は、還元触媒2の入口付近に供給する。供給するH2は、排気中のNOXとモルで当量程度にするためにエンジンEの吸入空気量センサ5によって空気量を測定し、排気中のNOX濃度をNOXセンサ6によってを求め、コントローラ7で両センサ5、6の出力からNOX流量を演算した上で、NOX流量に対応するH2を発生させるため改質触媒コンバータに導入する燃料流量や、排気分流弁による改質触媒コンバータ温度、部分酸化を行うものでは改質用空気弁の制御を行う構成である。

【0029】図5において、横軸は、NOxに対するH2の供給比、縦軸は、NOxの還元率(浄化率)を示す。NOxに対して等量の(モル)H2を供給すれば、もしNOxとH2が完全に混合するものとすればNOxはすべて還元浄化される(理論値)。しかし実際には完40全混合されないので還元率は実験値のようになる。理論より実験値の方が浄化率が良くなっている部分があるが、これは排気中の水蒸気が貴金属系触媒上で分解しH2に変換していることによる。従って、供給したH2より多くのH2がNOxと反応する。

【0030】その他の実施例としては、H2による還元 浄化を行うNOx低減装置において改質触媒コンバータ の入口側にH2と排気とを混合ミキシングするミキサー を設置する機能とすることができる。また本実施例のそ の他のNOx浄化装置である水素発生器および触媒装置 50

は、それぞれ好適な作動温度範囲を持つため、内燃機関の排気系統において水素発生器を排気マニホールドの出口に設置した酸化触媒の後段に、また還元触媒は排気が膨張し温度が200℃以下に下がるマフラー内、あるい

はその下流に設置することができる。

6

【0031】さらに、その他の実施例としては、水素発 生器のH2 を供給してO2 共存下のエンジン排気中のN Ox を還元浄化するNOx 低減装置において、エンジン の排気マニホールド付近に酸化触媒、三元触媒、排気リ アクタ等のHC、COを酸化する手段を持ち、かつリー ンNOx 触媒としての改質触媒コンバータにPtーゼオ ライト系触媒を用いる構成とすることができる。また、 改質触媒コンバータに消音効果を持たせ改質触媒コンバ ータと排気マフラーを一体化構成とすることができる。 【0032】しかも、H2 によるNOx 還元を行うNO x 浄化装置において、ディーゼル機関用として改質触媒 コンバータの上流にスートトラッパ、未燃焼生成物酸化 手段を設置した構成とすることができる。また、本実施 例において、内燃機関はガソリンエンジン、ディーゼル エンジンの他、水素エンジンでも良く、これらのNOx 低減装置に有効に適用し得る。この水素エンジンの場合 は、水素発生装置が必要でなく、燃料としてのH2 をコ ントローラを介してバイパス的に供給することにより適 用することができる。

[0033]

【第1実施例】エンジン排気量11のリーンバーンエンジンに本発明のシステムを適用する第1実施例を図6に示す。第1実施例のエンジン E_1 は、アイドル時の空気過剰率 $\lambda=0$.95~1.0 (理論空燃比よりやや過濃側が理論空燃比)各回転数の全負荷時および急激加速時は $\lambda=0$.8~1.0 (過濃側)、これ以外の運転条件は $\lambda=1$.2~1.8の希薄側で運転するエンジン E_1 である。従って、排気中の O_2 は、 $O\sim10\%$ 程度まで変化する。排気系統 E_x は、排気マニホールド8の出口に酸化触媒9を設置し、HC、CO等の不完全燃焼生成物を酸化し浄化する構成である。さらに、消音器としてのマフラー13の下流側に還元触媒12を配置する。還元触媒12の入口には H_2 と排気との混合を均一化するためミキサー10が設けられている。

7 【0034】 H2 発生器11は、図7、図8に示すよう に改質触媒14を用いた水電解H2 発生器である。

【0035】水素発生器11は分岐された排気管内にコイル状のインナーコアを形成し、インナーコアの一端にはメタノールを噴射する電磁燃料噴射弁が設けてあり、他端はミキサーに導かれている。インナーコアの入口付近はメタノールを蒸発させるための多孔セラミックが充填してあり、その後にはペレット状の改質触媒が詰まっている。(モノリス状の触媒を使うときはインナーコアをコイル状から直線状に変更する。)触媒はPdを使っている。図6中、15はエンジンE1への空気量を測定

する吸入空気量センサで、16は排気中のNOx 濃度を 測定するNOx センサである。

【0036】本第1実施例の場合、NOx とモルで当量 の H_2 を必要とするので、エンジン E_1 の排気中のNOx 濃度にもよるが、50km/hの車速のとき0.31 /minのH2、最大出力最大馬力時では1.01/m in程度のH2を必要とする。このH2は燃料の一部を 改質して供給されるものであるが、それぞれの運転条件 下における消費H2 が走行燃費に及ぼす影響は1~2% 以下であり、リーンバーンエンジンを使う燃費低減メリ ット15~20%に比べれば無視できる程度であり、リ ーンバーンエンジンの低燃費特性を損なうことがない。 【0037】また、H2発生に要するメタノールは、5 0km/h走行で0.151/min (蒸気) 程度であ る。

【0038】以上のように本第1実施例は、少量の燃料 をH2 発生器11において改質して還元触媒12の低温 **側特性を利用して、H_2 - NO_X 還元を行うので、エン** ジンE1の運転空気過剰率λに無関係にNOxの低減が である。また、H2 と共に副生するCOはシフト反応 [0039]

[化5]

 $H_2 O \rightarrow H_2$ - | · CO

【0040】でH2 に変換するか、またはPd膜により H2 とCOとに分離し、高純度なH2 として還元触媒 1 2の前方に供給する方法もある。しかし、副生するCO は微量であり、そのまま還元剤として還元触媒12の中 で働くことができ、COを放出することはない。

[0041]

【第2実施例】第2実施例は、空調用、発電用等に使う ガスエンジンの場合である。燃料は天然ガスの場合を示 す。このような目的の定置用エンジンは自動車用と異な り、一定回転数、一定負荷で運転される。従って、改質 触媒コンバータの温度は一定に保ち易い。第2実施例の 構成は図9に示すように前記第1実施例とほぼ同一であ るので、同一部分は同一符合を付して説明を省略する。

【0042】水素発生器に供給する燃料は第1実施例と 異なり、天然ガスであり、空気と混合して供給する必要 なH2 を確保するため、空気、天然ガスとも調整弁によ ってコントロールする。コントロールは、前記第1実施 例とほぼ同じ様で、前記第1実施例とほぼ同様の作用効 果を奏する。

[0043]

【第3実施例】前記各実施例において、燃料の一部を改 質してH2 を発生させる装置とゼオライト系触媒を組合 せ、NOx を還元浄化するエンジンのNOx 低減装置 は、H2 の供給条件、内容によってNOx 低減性能に大 きな差異を生じることが分かってきた。図10に示すよ うに、NOX、O2を含むエンジンの排気を触媒に流

し、改質触媒コンバータの上流からH2 を供給した場合 のNOx 浄化率を図11に示す。図11において横軸は NO_X に対する H_2 の供給割合を示し、1. 0は、NOχ とH2 が当量の場合である。 縦軸は還元によってNO x が浄化される割合であって、1.0はNOx がすべて 浄化されてしまうことを示す。

【0044】図10に示す改質触媒コンバータ60内 に、図12に示すベレットタイプの触媒61が入ってい る場合は図14から分かるように高い浄化率を示す。図 13に示したモノリスタイプの触媒62にすると、同じ H2 供給量であっても浄化率は低下する。

【0045】図12に示したペレットタイプの触媒61 は、入口でH2 と排気ガスとが十分混合せず、H2 に濃 度分布があっても迷路のようなペレットの隙間をガスが 直通して行く過程で十分混合し、H2 と排気ガスが均一 化される。

【0046】一方、図13に示したモノリスタイプの触 媒62は、断面"蜂の巣"状の孔をが多数有しており、 一個の孔はガス流れの方向に独立しているので、入口で 計れる実用上有意義なリーンバーン NO_X 低減システム 20 H_2 に分布があれば途中で互いに隣り合う流路内のガス が混合しにくい。実際の実験によれば、排気管の太さは 車載上の制約から大幅に太くすることは困難でガス流速 は速く、H2 は中央部付近に高濃度領域を作り、モノリ ス周辺部にはH2 がほとんど供給されない不都合を生じ ている。従って、モノリスタイプは、H2 の利用率がペ レットタイプに比べ低い。

> 【0047】一方、エンジン排気システムとして見る と、ペレットタイプは振動によってペレットが互いに擦 れ合って粉末化し易いこと、ガスの直通断面積が小さ く、通過抵抗が大きく、排圧増大を招き、エンジン性能 自身を悪化する欠点がある。従って、触媒にはモノリス タイプを使うことが望ましいが、この場合にはH2 の供 給に工夫が必要になる。

【0048】そこで、第3実施例は、モノリスタイプの 触媒を使いペレットタイプより優れたNOx 浄化率を得 るようH2 の供給を均一混合する構成上簡素な装置から 成る。すなわち、混合装置69としてのH2 噴出ノズル 63の基本的構造を図14、図15に示す。挿入された H2噴出ノズル63は、中空円筒形状で、排気の流れ方 向にL字状に曲がっており、放射状に複数の噴出孔64 を有する。放射状の噴出孔64は、4~6個が適当で、 1列又は複数列設けられている。 (図14では噴出孔が 3列配設されている)。

【0049】噴出ノズル63の挿入管外径dと排気管6 5の内径DとはdがDの20%以上必要で、dを大きく すると流路の抵抗が大きくなるので図16に示すように 排気管65の一部を断面拡大形成する。又、噴出ノズル 63から改質触媒コンバータ60までの距離LはDの少 なくとも2倍以上を必要とし、10倍以上大きくしても 50 改善効果は少ない。混合装置は、上述の他に、構成を図

17、図18に示すようにすることができる。すなわち、H2を攪拌させる部分は、小径のH2 噴出ノズル66とこれより大径で壁部に複数の噴出孔67を設けた有底筒68とから成るほぼ2重管状に構成されている。噴出したH2は、まず、H2噴出ノズル66に排圧の動圧によって流入する排気と混合し、有底筒68の内筒から外筒に噴出し、内外筒の間を流れる排気により更に混合する。このように2段階の混合過程を経るのでほぼH2と排気が完全に均一混合することができる。

9

【0050】内外筒の大きさ(直径、または断面積)は 混合に大きく影響し、内筒が小さいとほとんどの排気は 外筒を流れ、十分動圧を利用できない。図17、図18 に於いて内外筒の直径比はD/d(外筒/内筒)は3~ 1.7程度が有効で2付近が最良である。

【0051】上記構成からなる第3実施例は、混合が良好となり、モノリスタイプであってもペレットタイプ同様の浄化率を得ることができる。同一浄化率において供給H2量を30~60%節約することができるので、H2発生に要する燃料を少なくでき、エンジンの出力や燃費への影響を軽減できる。

【0052】例えば、1.61のリーンバーンガソリンエンジンにおいて通常の運転域代表点で評価すると、エンジン回転数 2000 r pm、トルク 40 Nm、この時のNOx 放出量 0.441/min、このNOx を H_2 還元で浄化するのに要する H_2 流量は、0.661/min。0.661/minの H_2 を発生させるのに H_2 発生器への燃料は 0.331/minの燃料蒸気になる(メタノールの場合)。

【0053】D/d=2である図17、図18に示す装置によって混合促進を行えば、H2の供給量はNOxと等量の0.441/min程度で済み、燃料は0.221/minの蒸気0.221/minの蒸気に低下する。即ち0.111/minの節約となる。

[0054]

【第4実施例】前記実施例においてゼオライト系触媒を用い、水素発生器によって水素を発生させ、H2 をゼオライト系触媒の入口に供給しH2によるNOx 還元を行えば排気中に高濃度のO2 が存在していても大きなNOx 浄化率が得られる。

【0055】しかし、従来のNOX 触媒、例えば三元触媒、Cu-ゼオライト系触媒に比べると低温の反応であって、従来の触媒がSV値(通過ガス流量<math>1/hrと触媒体積1の比)50, $000\sim100$, 000を使っているのに比べると反応速度の関係からより小さなSV

(例えば10,000~60,000)を使わなくてはならない。このシステムを車載する場合、本システムの改質触媒コンバータは入口ガス温度から排気系統の下流、例えば排気マフラー付近になる。しかるに車輌に於いては車輌構造上SV値の大きい(コンバータの大きさの大きい)改質触媒コンバータを設置する場所になって50

おり、すべての車輛へは適用し難い。

【0056】本第4実施例は、改質触媒コンバータの設置を容易にするため、リーンNOx 触媒をマフラーに内蔵させコンパクト化を計るためのマフラー構造およびマフラーに触媒を内蔵させても温度条件からNOx 浄化を可能とするものである。

【0057】すなわち、第4実施例の構成は、図20、図21に示すように、排気マフラー80にリーンNOx触媒82を内蔵させるとNOxコンバータと、排気マフラーを直列に配置することなく片方で済むため、配置スペース的に極めて有利となる。図20、図21に排気マフラー80にモノリス触媒82(Ptーゼオライト系)を内蔵した消音効果を持たせた改質触媒コンバータ83を示す

【0058】改質触媒コンバータ83の上流よりH2を混入混合された排気が矢印方向より流入し、ミキシングプレート84の大小複数の流通孔85を通過して排気とH2が十分混合しながらモノリス触媒82に流入する。ミキシングプレート84には排気流速最大になる中心部に流通孔85が設けられていないので、H2がモノリス中心部に集中することはない。ミキシングプレート84の流通孔85は、大小それぞれ直径を異にして複数配列されているので通過流速が異なり、ガスの攪拌が起こると共に干渉によって消音効果を奏する。

【0059】ところで、排気マフラーはエンジン排気系統の最後尾に配置されるのが一般的で、排気マフラーの入口ガス温度は途中で冷却されるので低くなる。入口温度が最も高いエンジンの最高回転数最大馬力時でも150~200℃であり、通常使用頻度の高い運転条件では100~150℃程度である。

【0060】従来の三元触媒やCu-ゼオライト系のリーンNOx 触媒では300~400℃以上でないと十分な反応が期待できないからマフラー内に触媒を内蔵させることはできない。前記実施例において、H2による還元を行えば低温で浄化できることを示したが、温度は150~300℃程度であって排気マフラーの入口温度と比べればやや高い温度範囲にある。

【0061】本発明者等は、 O_2 共存下で H_2 を供給する NO_X 低減触媒の活性について触媒成分として何を選定するべきかを種々実験的に検討した。その結果、P d、R h は活性が全くなく、C u は活性が悪く、P t が高い活性を示すことを見出した。ただし、P t は高分散である必要があり、そのためには高比表面積(少なくとも $100 \, \mathrm{m}^2$ / g以上)を有するアルミナ、シリカ、ゼオライト等の担体が必要である。

【0062】更に、本発明者等は、NOx 低減のリーン NOx 触媒およびH2 混合以前に行うべき前処理について種々に検討を行った。その結果を図19に示す。エンジンの排気にH2 を混合してNOx 低減のリーンNOx

11 触媒 (Pt系) に導くと図19中、曲線Bに示すように 活性の最高点は250℃付近にある。

【0063】アフターバーナ、リアクタ、三元触媒、酸 化触媒等をエンジンマニホールド付近に設け、CO、H Cを酸化し予め低減除去した後にH2 を供給しNOx 低 減の改質触媒コンバータに導くと図19中曲線Aに示す ように活性温度が低温側にシフトし、100~150℃ で高い活性を示すことを新たに見出した。

【0064】この温度は、排気マフラーの入口温度と一 致し、排気マフラー80内にPt-ゼオライト系の還元 10 触媒80を内蔵することにより初めて可能ならしめた。 更に、HC、COを除去した後にリーンNOx 触媒によ るNOx 浄化を行った方が浄化率も改善でき、HC-O 2 の不完全な反応から触媒上にススを形成することもな い実用上優れた作用効果を奏する。

【0065】更にモノリス触媒82の後に干渉チューブ Exl を設置することにより消音効果をより良好にして いる。図22は図20、図21と同様の作用効果を奏す るもので、ミキサー部の形態を前記ミキシングプレート と異にし、中空筒状部材であるミキシングパイプ86と 20 した点が異なる。上記構成からなる第4実施例は、改質 触媒コンバータ83と排気マフラー80が─体化構成と することができるので、コンパクトとなり車載性が良好 となる実用的効果を奏すると共に、全運転範囲で高いN Ox 浄化率を維持できる優れた効果を奏する。

【図面の簡単な説明】

- 【図1】本発明の実施例の基本構成を示す構成図
- 【図2】空燃比と燃料経済性の関係を示す線図
- 【図3】リーンバーンエンジンの燃費とNOx の関係を 示す線図
- 【図4】リーンNOx 触媒の特性を示す線図
- 【図5】H2 供給率とNOx 浄化率の関係を示す線図
- 【図6】本発明の第1実施例装置の概要を示す構成図
- 【図7】第1実施例装置におけるH2 発生器の断面図
- 【図8】第1実施例装置におけるその他のH2 発生器の 要部を拡大して示す構成図

【図9】本発明の第2実施例装置の概要を示す構成図

【図10】本発明の第3実施例装置の概要を示す構成図

【図11】第3実施例装置に関してNOx 浄化率の関係 を示す線図

【図12】第3実施例装置に関してペレットタイプの触 媒構成を示す概要図

【図13】第3実施例装置に関してモノリスタイプの触 媒構成を示す概要図

【図14】本発明の第3実施例装置の概要を示す縦断面

【図15】本発明の第3実施例装置の概要を示す横断面

【図16】本発明の第3実施例装置の概要を示す概要図

【図17】本発明の第3実施例装置のその他の例を示す 縦断面図

【図18】本発明の第3実施例装置のその他の例を示す 横断面図

【図19】本発明の第4実施例に関してNOx 浄化率状 況を示す線図

【図20】本発明の第4実施例装置の概要を示す縦断面

エンジン

【図21】本発明の第4実施例装置の概要を示す横断面

【図22】本発明の第4実施例装置のその他の構成を示 す縦断面図

【図18】

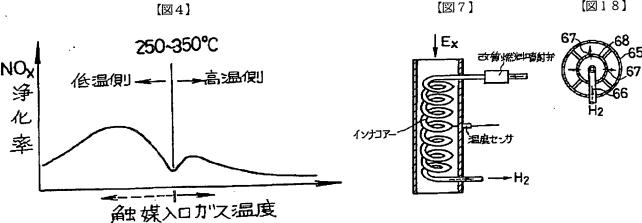
【符号の説明】

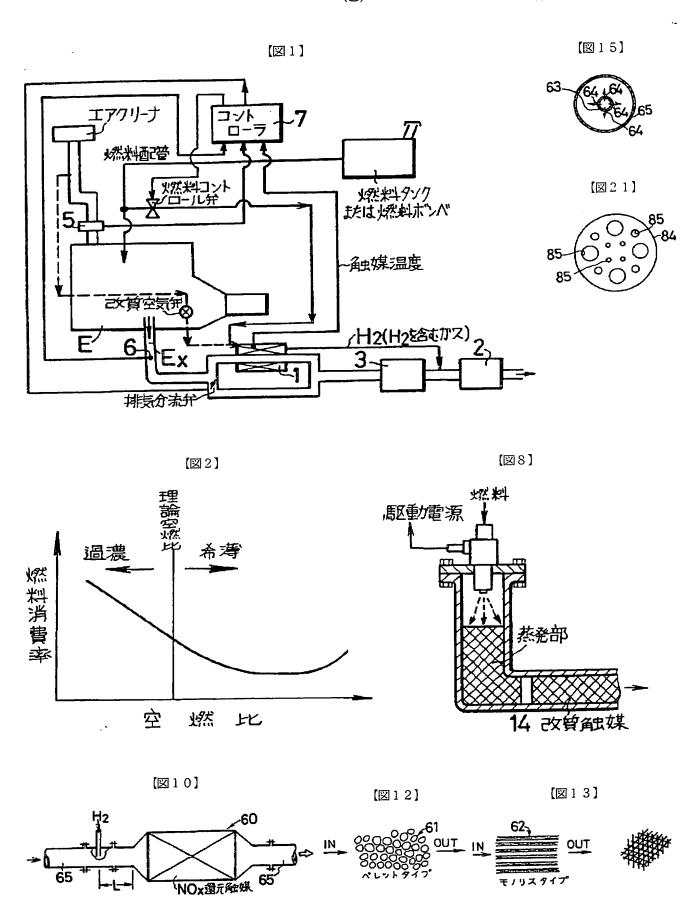
E、E₁

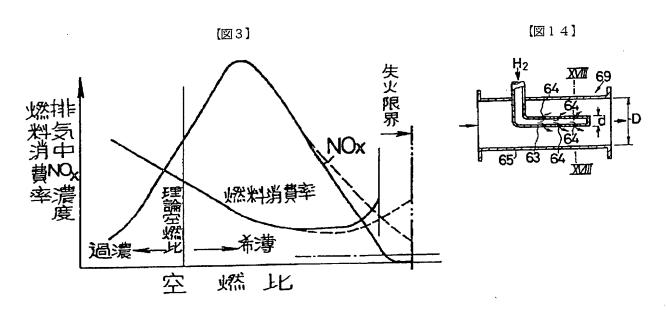
30

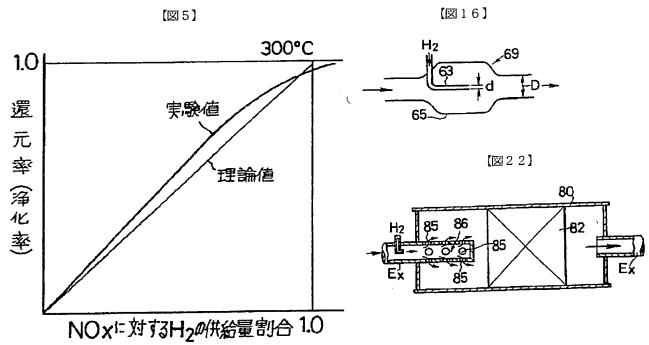
— · · •	
1, 11 /	H2 発生器
3, 13, 80	消音器
12,60	還元触媒
9	酸化触媒
5	吸入空気量センサ
6	NOx センサ
7	コントロール電源
1 0	ミキサー

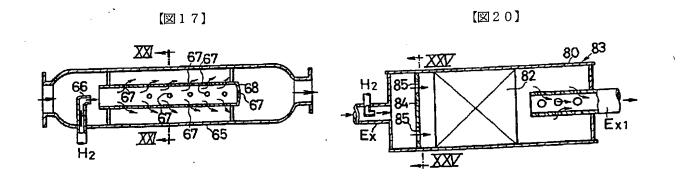
【図4】



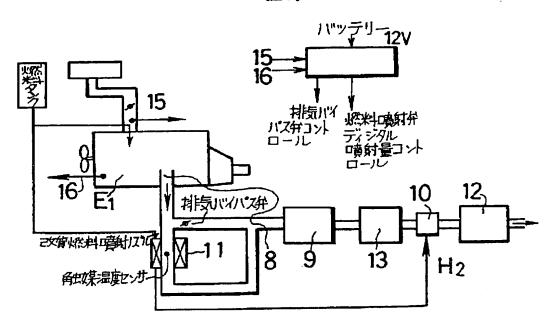




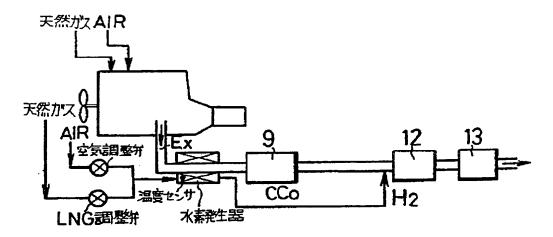




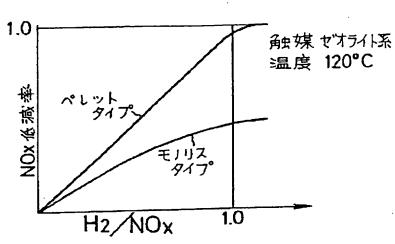
【図6】



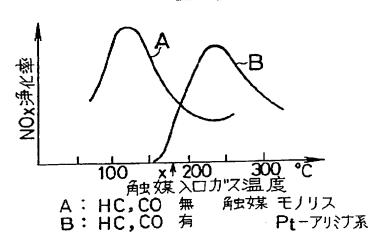
[図9]







【図19】



フロントページの続き

(72)発明者 横田 幸治

愛知県愛知郡長久手町大字長湫字横道41番 地の1株式会社豊田中央研究所内 (72) 発明者 中西 清

愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自動 車株式会社内